



(11) Publication number:

Generated Document

### PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(21) Application number:

07233815

(51) Intl. Cl.: F01N 3/02 F01N 3/02 F01N 3/02 F01N 3

(22) Application date:

(30) Priority:

12.09.95

(71) Applicant:

TOYOTA MOTOR CORP

(43) Date of application publication: 25.03.97

(72) Inventor:

ARAKI YASUSHI

TAKEUCHI MASAHIKO

(84) Designated contracting states:

(74) Representative:

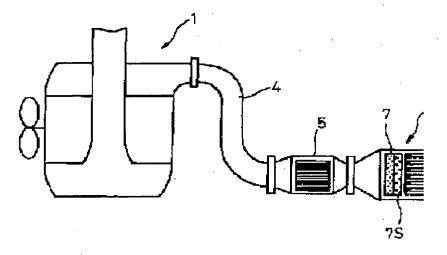
### (54) EXHAUST EMISSION CONTROL DEVICE FOR DIESEL ENGINE

(57) Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To efficiently eliminate particulates in the exhaust gas of a diesel engine.

SOLUTION: A diesel engine exhaust system is provided with an oxidation catalyst 5, and a particulate filter 6 disposed downstream of the catalyst 5 so as to collect particulates (soot) in exhaust gas. The particulate filter 6 is divided into a prefilter 7 and a main filter 8, and an oxidation catalyst is disposed (7S) between the filters 7, 8. NO2 generated by oxidizing NO in the exhaust by the catalyst 5 flows into the prefilter 7 and burns the collected soot so as to be reduced to NO. The oxidation catalyst at a part 7S converts this NO again into NO2 and supplies it to the main filter 8. Since NO after burning soot is converted into NO2 and reused to burn soot collected by the filter on the lower reaches, the quantity of NO2 contributing to the burning of soot is increased while maintaining the total quantity of NOX in the exhaust gas to the same quantity.

COPYRIGHT: (C)1997,JPO



### (19)日本国特許庁 (JP)

## (12) 公開特許公報(A)

# (II)特許出願公開番号 特開平9-79024

(43)公開日 平成9年(1997)3月25日

(51) Int CL* F 0 1 N	3/02	鉄別記号 321 ZAB 301	庁内整理番号	FI F01N	3/02"	. 技術表示箇所 3 2 1 A 2 A B 3 0 1 E 2 A B F	沂
	3/24	ZAB			3/24	ZABE	

## 審査請求 未請求 請求項の数1 OL (全 5 頁)

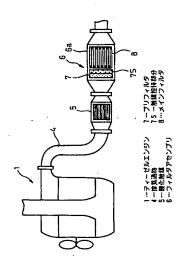
(21)出願番号	特顯平7-233815	(7i)出額人 000003207 トヨタ自動車株式会社
(22)出顧日	平成7年(1995)9月12日	愛知県豊田市トヨタ町1番地
		(72) 発明者 荒木 康
		愛知県豊田市トヨタ町1番地 トヨタ自動
	•	車株式会社内
		(72)発明者 竹内 雅彦
		愛知県豊田市トヨタ町1番地 トヨタ自動
		車株式会社内
		(74)代理人 弁理士 石田 敬 (外3名)

### (54) 【発明の名称】 ディーゼル機関の排気浄化装置

(57)【要約】 (修正有)

【課題】 ディーゼルエンジン排気中のパティキュレートを効率的に除去する。

トを効率的に除去する。 【解決手段】 ディーゼルエンジン排気系に酸化触媒5 と、その下流側に排気中のパティキュレート(媒)を捕 集するパティキュレートフィルタ6を配置する。パティ キュレートフィルタ6はブリフィルタ7とメインフィル タ8とに分割し、フィルタ7と8との間75に酸化触媒 を配置する。触媒5で排気中のNOを酸化することによ り生成されたNO2 はブリフィルタに流入し、捕集され た煤を燃焼させNOに還元される。75部の酸化触媒は このNOを再度NO2 に転換してメインフィルタに供給 する。煤燃焼後のNOをNO2 に転換して下流側のフィ ルタに捕集された煤の燃焼に再利用するため、排気中の NO4 総量を同一に維持したまま煤燃焼に寄与するNO 2 の量が増大する。



#### 【特許請求の範囲】

【請求項1】 ディーゼル機関の排気通路に互いに直列 に配置され、それぞれが流入する排気中の煤を捕集する 複数の煤捕集手段と、

前記排気通路の、前記それぞれの煤捕集手段入口に配置され、それぞれの煤捕集手段に流入する排気中のNOを酸化してNO<sub>2</sub>を生成する複数の酸化手段と、

を備えたディーゼル機関の排気浄化装置。

#### 【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明はディーゼル機関の排 気浄化装置に関し、特にディーゼル機関排気中の煤を除 去する排気浄化装置に関する。

#### [0002]

【従来の技術】ディーゼルエンジンの排気中の煤を除去する装置としては、例えば特開平1-318715号公報に開示されたものがある。同公報の装置は、ディーゼルエンジンの排気系に酸化触媒を配置し排気中のNO

(一酸化窒素)を酸化してNO<sub>2</sub> (二酸化窒素)を生成 するとともに、上記酸化<u>敗媒</u>下流側の排気通路にパティ キュレートフィルタ(DPF)を配置して排気中の煤を 捕集するようにしたものである。

【0003】ディーゼルエンジンの排気中には、比較的多量のNOが含まれる。同公報の装置は、エンジンで発生したNOを酸化触媒によりNO2に転換し、このNO2を下流側のDPFに供給することによりDPFに補生された媒を燃焼させている。すなわち、同公報の装では、下流側のDPFには上流側の酸化触媒で生成されたNO2を多く含む排気が流入することになる。DPF上に捕集された煤(カーボン粒子)は排気中のNO2と比較的低温で反応し燃焼し、DPFから除去される。このため、DPFに捕集された煤の最が増大してDPFの排気が増大してDPFの排気が増大してDPFの排気が増大することが防止される。

【0004】従来DPF上の煤を燃焼させるためには、かなりの高温(例えば600℃以上)が必要とされていた。しかし、上記公報の装置のようにNO₂を用いてDPF上の煤を燃焼させることによりディーゼルエンジンの通常運転時の排気温度程度の比較的低い温度(例えば300℃程度)でもDPF上の煤を燃焼、除去することが可能となる。このため、上記公報の装置ではDPF上の煤を燃焼させるために、トラやバーナ等の特別の加熱手段を設ける必要がなくなり、簡易な装置で排気中の煤を除去することが可能となっている。

#### [0005]

【発明が解決しようとする課題】ところが、上記特開平 1-318715号公報の装置では、運転条件によって はDPF上に捕集された煤を完全に燃焼、除去すること ができず、DPFに捕集された煤の増大により排気系の 圧損が増加してしまう問題が生じる。すなわち、比較的 低温の条件下では、DPFに捕集された煤(カーボン) は、流入する排気中のNO。と、NO。+C→NO+CO、2NO。+2C→N。+2CO。等の燃焼反応を生じDPFから除去される。このため、機関で発生する煤(カーボン)を完全に処理するためには、少なくとも発生する煤の量と同量のNO。をDPFに供給する必要がある。しかし、エンジンからのNO。発生量は運転状態に応じて変化するため、実際の運転においては、常にエンジンで発生した煤の全量を燃焼させるのに充分なNO。をDPFに供給できない場合が生じ、燃焼しなかった煤がDPF上に蓄積されてしまうことになる。このため、上配公報の装置では充分な量のNO。をDPFに供給できない場合には徐々にDPF上に煤が蓄積され、DPFの圧損が増大する同題が生じるのである。

【0006】この問題を防止するためには、常にDPFに大量のNO2を供給してエンジンで発生する煤の全量を燃焼できるようにすればよいが、同公報の装置ではDPFに大量のNO2を供給することは困難である。例えば、同公報の装置においてもエンジンで発生するNO、NO2等の窒素酸化物(NO2)の量を増加させればDPFに供給されるNO2の量を増大することは可能である。しかし、比較的低温の状態では煤は、主にNO2+C→NO+COの形を中ろ2と反応し、供給されたNO2と同量のNOが発生するため、エンジンで発生するNO2の量を増加させると大気に放出されるNOの量も増大してしまう問題がある。

【0007】また、エンジンでのNO。の発生量は同一であっても、酸化触媒で酸化されるNOの比率を増大させれば、すなわち酸化触媒出口での排気中のNO。(NO2、NO)に占めるNO。の割合を増大させれば、大気放出されるNO。の量は同一であってもDPFに供給されるNO。の量は増大する。このため、例えば酸化触類として酸化力の強い触媒を用いたり、酸化触媒での排気温度条件をNO。発生量が増加する条件に制御すればNO。の量を全体として増大することなくDPFに供給するNO。の量を増加させることが可能となる。

【0008】ところが、酸化力の強い酸化触媒を使用した場合であっても、触媒出口の $NO_x$  に占める $NO_z$  の割合は排気温度により定まる平衡状態での割合より増加させることはできない。また、酸化力の強い 触媒を使用すると、排気中の $SO_z$  の酸化により生じる。るこの最が増加してしまう問題が生じる。また、排気温度を上昇させ、平衡状態における $NO_z$  の割合を増加させることも理論的には可能であるが、実際には排気系の各機器の耐久性が低下したり排気温度を所定の温度に維持するための制御が複雑になる問題を生じてしまう。【0009】そこで、本発明は上記問題に鑑み、また消気中の $SO_z$  の総量を増大することなく、またが気中の $SO_z$  銀の増加や排気系の各機器の耐久性の低下、制御の複雑化等を生じることなくDPFで抽集した

煤を完全に燃焼可能なディーゼルエンジンの排気浄化装 置を提供することを目的としている。 【0010】

【課題を解決するための手段】本発明によれば、ディーゼル機関の排気通路に互いに直列に配置され、それぞれが流入する排気中の煤を捕集する複数の煤捕集手段と、前記排気通路の、前記それぞれの煤捕集手段入口に配置され、それぞれの煤捕集手段に流入する排気中のNOを酸化してNO。を生成する複数の酸化手段と、を備えたディーゼル機関の排気浄化装置が提供される。

【0011】すなわち、本発明では、煤捕集手段をディーゼルエンジンの排気通路に複数個直列に配置し、各煤 捕集手段の排気入口にそれぞれ酸化手段を配置している。各煤捕集手段に流入した排気中のNO2は、NO2+C→NO+COの反応によりNOに転換され煤捕集手段から流出するが、このNOは各捕集手段の入口に配置された酸化手段により酸化され、NO2に再度転換されて捕集手段に流入する。

 $\{0.012\}$  すなわち、上流側の捕集手段で煤の燃焼により生成されたNOは酸化手段でNO<sub>2</sub> に転換され下流 側の捕集手段で煤の燃焼に再利用されることになるため、全体としてエンジンのNO<sub>2</sub> 発生量を増加させることなく、各煤捕集手段に充分なNO<sub>2</sub> が供給される。  $\{0.013\}$ 

【発明の実施の形態】図1は、本発明の排気浄化装置の一実施形態の概略構成を示す図である。図1において、1はディーゼルエンジン、4はエンジン1の排気通路、5は排気通路4に配置された酸化触媒、6は検述するフィルタアセンブリである。フィルタアセンブリ6下流側では、排気通路は図示しないマフラを介して大気に開放されている。

【0014】酸化触媒5は、例えばコージェライト製のモノリス触媒担体にアルミナ等の触媒担持層をコーティングにより形成し、この担持層に白金Pセ、バラジウムPd等の触媒成分を担持させたものが使用される。酸化触媒5は、排気中のHC、CO成分を酸化してH2 O、CO2を生成するとともに、排気中のNOを酸化してNO2を生成する。

【0015】また、図1に示すように、本実施形態のフィルタアセンブり6は、ケーシング6a内にプリフィルタフと、その下流側にメインフィルタ8とを収射した構成とされる。プリフィルタ7は焼結金属、セラミックタフィルタ等の多孔質フィルタ、またはセラミック繊維の繊布からなり、フィルタ7下流側部分7Sには酸化触媒5と同様の白金Pも等の酸化触媒成分を担持させている。すなわち、プリフィルタフは全体として排気中の煤を捕集するパティキュレートフィルタとしての機能を有する他、フィルタアの下流側部分7Sは同時に酸化触媒としての機能を有している。

【0016】メインフィルタ8は、例えば例えば多数の

排気通路が互いに平行に形成された多孔質コージェライト製のハニカムフィルタが使用される。メインフィルタ 8内の排気通路は、上流側端部が閉鎖されたものと下流側端部が閉鎖されたものとが交互に配列されており、排気は上流側端部が開放された排気通路からフィルタ8内に流入し、排気通路間を隔てる多孔質の壁面を通過して下流側端部が開放された排気通路内に流入し、この排気通路の下流側端部からフィルタ外部に流出する。このため、壁面通過時に排気中の煤等の微粒子が多孔質壁面に捕集される。

【0017】本実施形態では、プリフィルタ7は比較的 孔径が大きく煤浦集による圧力損失が小さいものが使用 され、メインフィルタ8は比較的孔径の小さい、微粒子の捕集効率の高いものが使用される。本実施形態では、排気中の煤は、その一部がプリフィルタ7 に捕集され、プリフィルタ7で捕集され、ア流側に流出した煤のほぼ全量が捕集効率の高いメインフィルタ8に捕集される。このため、フィルタアセンブリ6から流出する排気はほとんど煤を含まない清浄な排気となる。

【0018】また、本実施形態では、ディーゼルエンジ ンが使用されており、酸化触媒5に流入する排気は酸素 濃度が高く、かつ比較的多量のNOx を含んでいる。更 に、排気中のNOxは、少量のNOxを含むものの、そ の大部分がNOから成っている。この排気中のNOは、 酸化触媒与通過時に触媒成分により酸化され、その一部 がNO+1/2 O<sub>2</sub> →NO<sub>2</sub> の反応によりNO<sub>2</sub> に転換さ れる。このため、酸化触媒5通過後の排気には比較的多 量のNO,が含まれる。酸化触媒5通過後の排気中のN O<sub>2</sub> の濃度は、酸化触媒5の酸化力が強い程高くなるが 生成されるNO2の量が増加して温度により定まるNO とNO、との平衡状態における比率に近づくにつれて、 2NO<sub>2</sub> →2NO+O<sub>2</sub> の方向に反応が進行するように なる。このため、酸化触媒5の触媒成分担持量を増加し て酸化力を増大させても、触媒5下流側排気中のNOx に占めるNO,の割合は一定の比率(温度により定まる 平衡状態における比率)以上には増大させることはでき

【0019】酸化触媒5を通過した排気は、次にフィルタアセンブリ6に流入しプリフィルタ7を通過する。このとき、排気中のNO2はプリフィルタ7に捕集された煤(カーボン)と、NO2+C→NO+CO、等の反応を生じNOを生成する。また、これらの反応によりプリフィルタ7に捕集された煤は燃焼しCO、CO2を生成する

【0020】プリフィルタフでは、フィルタ上流側に捕 集された煤の燃焼によりフィルタフを通過する排気中の NO2 濃度は低下し、逆にNO濃度は下流側になるほど 増大する。すなわち、プリフィルタフ下流側の触媒担持 部分了Sに到達する排気は、NOを比較的多く含み、N O<sub>2</sub> 濃度が低く、更にプリフィルタで生成されたCOも 含まれた組成となっている。

【0021】この排気中のNOとCO成分は、プリフィルタ下流側部分7 Sを通過する際に担持された触媒により酸化され、NOは再度NO2 に、COはCO2 に転換される。また、前述のように、触媒担持部分7 Sに到達する排気中のNO2 濃度は低いため、部分7 SではNO2 温度が平衡に到達するまでに多くNOがNO2 に転換されることになり、触媒担持部分7 SにおけるNO→NO。の転換効率は高くなる。

【0022】従って、プリフィルタ7を通過して、下流 側のメインフィルタ8に流入する排気は、プリフィルタ 7に流入する排気と同等の濃度のNO<sub>2</sub>を含むことにな る。メインフィルタ8では、このNO2 により捕集した 煤が燃焼する。上述のように、本実施形態では酸化触媒 5で生成されたNO2 がプリフィルタ7上の煤の燃焼に 消費されNOに転換された後、再度このNOをNO2 に 転換してメインフィルタ8上の煤を燃焼させる。 このよ うに、プリフィルタ7で生成されたNOを、化学平衡上 NO<sub>2</sub>の転換効率が増大する条件で(すなわち、NO<sub>2</sub> 濃度が低い状態で)NO2に転換して煤の燃焼に再利用 するようにしたことにより、エンジンで発生するNOx の量は従来と同一であっても、煤の燃焼に寄与するNO 2 の合計量が従来に較べて大幅に増大することになる。 このため、本実施形態では、大気に放出されるNO、の 量を増大させることなくフィルタで多量の煤を燃焼させ ることが可能となる。従って、本実施形態によれば、運 転条件にかかわらずエンジンで発生した煤の全量を燃焼 させるだけの量のNO<sub>2</sub>をフィルタに供給できるため、 フィルタの圧損が上昇することが防止できる。

【0023】次に、本発明の別の実施形態について説明 する。前述したように、煤の燃焼により生成したNOを 酸化してNO₂を生成させることにより、排気中のNO x の総量は同一に維持したままで(すなわち、最終的に 大気に放出されるNO<sub>x</sub>の総量は同一のままで)、煤の 燃焼に寄与するNO<sub>2</sub>の量のみを増大させることができ る。図1の実施例では、プリフィルタ7とメインフィル タ8との2つのフィルタを設けプリフィルタ7下流側部 分7Sに触媒を担持させることにより、煤燃焼後のNO を一度のみNO<sub>2</sub> に再転換しているが、煤燃焼後のNO →NO<sub>2</sub>の転換の回数を増大すれば転換回数に応じて煤 燃焼に寄与するNO2 の量を増大することが可能とな る。しかも、この場合も最終的に大気に放出されるNO ,の総量は転換を行う回数とは無関係に一定に維持され る。このため、NO→NO<sub>2</sub>の転換回数を増大するほど 多量の煤を処理することが可能となる。

【0024】以下に説明する実施形態では、フィルタア センブリ内のフィルタを3つ以上に分割して、それぞれ のフィルタの間に酸化触媒を配置することにより、煤燃 焼後のNO→NO₂の転換を複数回実施するようにして いる。図2は、本実施形態に使用するフィルタアセンブ リ6の構造を示す図である。本実施形態においても、フィルタアセンブリ6は、図1の場合と同様に排気通路の 酸化触媒5下流側に配置される。

【0025】図2おいて、7a、7b、7cはフィルタ アセンブリ6のケーシング6a内に配置されたプリフィ ルタ、8はメインフィルタ、9a、9b、9cはそれぞ れフィルタ7aと7b、7bと7c、7cと8との間に 配置された酸化触媒を示している。本実施形態では、フ ィルタ7a、7b、7cはそれぞれ図1のプリフィルタ 7と同様な焼結金属、セラミック製フォームフィルタ、 セラミック繊維の織布等から構成される。メインフィル タ8及び酸化触媒9a、9b、9cは、それぞれ図1の メインフィルタ8、酸化触媒5と同一の構成とされてい る。フィルタ7a、7b、7c及び8は、下流側のフィ ルタほど孔径が小さく煤の捕集効率が高くなるように設 定される。本実施形態では、プリフィルタ7a、7b、 7cで煤の燃焼により生成したNOが、それぞれ酸化触 媒9a、9b、9cで再度NO₂に転換され、下流側の フィルタでの煤の燃焼に再使用されることになる。この ため、煤燃焼後のNO→NO<sub>2</sub>の転換が3回実施される ことになり、煤の燃焼に寄与するNO2の量が図1の実 施形態の場合に較べて大幅に増大することになる。

【0026】なお、図1と図2の実施形態では、排気中のSO2 成分も複数回酸化触媒を通過することになるため、酸化により生成されるSO3 成分とSO2 成分との立なる。しかし、排気中のSO3 成分とSO2 成分との対合は最初の酸化触媒5(図1)通過時に略平衡状態に対ら比率に近い値になるため、その検酸化触媒を通過した場合でも平衡状態以上に排気中のSO3 成分濃度が増大することはなく酸化触媒9aから9c通過によるSO3 成分の増加は極めて少なくなる。また、本実施形態では、フィルタアaから7c及び8で煤の燃焼によりCO成分が生成するが、CO成分は還元性が強いため、さいのSO3 成分の一部はCOによりSO2 に還元される。このため、フィルタアセンブリ6から流出する排気中のSO3成分の量は、最初の酸化触媒5通過後の排気中のSO3 成分量より増大することはない。

[0027]

【発明の効果】本発明によれば、排気中の煤を捕集する 煤浦集手段を排気通路に複数個直列に配置し、それぞれ の煤浦集手段で煤の燃焼により生成したNOを再度NO 2 に転換して下流側の煤浦集手段での煤の燃焼に再利用 するようにしたことにより、大気に放出されるNO& や SO3 の量を増大することなく煤浦集手段により燃焼さ れる煤の量を増大させることが可能となるという優れた 効果を奏する。

【図面の簡単な説明】

【図1】本発明の1実施形態の概略構成を説明する図である。

【図2】本発明の、図1とは別の実施形態を説明する図

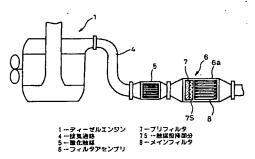
である。 【符号の説明】 1…ディーゼルエンジン 4…排気通路

5…酸化触媒

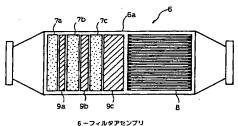
6…フィルタアセンブリ

7…プリフィルタ 8…メインフィルタ

【図1】



【図2】



6 ーフィルタアセンブリ 7 a. 7 b. 7 c. ーブリフィルタ 8 ーメインフィルタ 9 a. 9 b. 9 c. 一遊化射域